REPUBLIQUE " FRANÇAISE



BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION

COPIE OFFICIELLE

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

Fait à Paris, le 2 4 MARS 2004

Pour le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle Le Chef du Département des brevets

Martine PLANCHE

INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIETE INDUSTRIELLE SIEGE 26 bis, rue de Saint Petersbourg 75800 PARIS cedex 08 Téléphone : 33 (0)1 53 04 53 04 Télécopie : 33 (0)1 53 04 45 23 www.inpi.fr THIS PAGE BLANK (USPTO)



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE

75800 Paris Cedex 08 Téléphone : 33 (1) 53 04 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 54

page 1/2 Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire PIECES PIL PERMATINPI I NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE DATE 75 INPI PARIS LIEU 0304785 Monsieur Michel RIEUX **ATOFINA** N° D'ENREGISTREMENT Département Propriété Industrielle NATIONAL ATTRIBUÈ PAR L'INPI 1 6 AVR. 2003 4-8, cours Michelet - La Défense 10 DATE DE DÉPÔT ATTRIBUÉE 92091 PARIS LA DEFENSE CEDEX PAR L'INPI FRANCE Vos références pour ce dossier (facultatif) AM 1948 - MRI/mg N° attribué par l'INPI à la télécopie Confirmation d'un dépôt par télécopie Cochez l'une des 4 cases suivantes 2 NATURE DE LA DEMANDE Demande de brevet Demande de certificat d'utilité Demande divisionnaire N° Demande de brevet initiale Date N° ou demande de certificat d'utilité initiale Transformation d'une demande de brevet européen Demande de brevet initiale Date 3 TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum) PROCEDE DE FABRICATION DE L'ANHYDRIDE ISOBUTYRIQUE Pays ou organisation 4 DÉCLARATION DE PRIORITÉ Date | | | OU REQUÊTE DU BÉNÉFICE DE Pays ou organisation LA DATE DE DÉPÔT D'UNE Date 1 DEMANDE ANTÉRIEURE FRANÇAISE Pays ou organisation Date _____ S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite» DEMANDEUR (Cochez l'une des 2 cases) Personne physique Nom **ATOFINA** ou dénomination sociale Prénoms SA Forme juridique 3 , 1 , 9 , 6 , 3 , 2 , 7 , 9 , 0] N° SIREN Code APE-NAF Rue 4-8, cours Michelet Domicile ou [9 12 18 10 10] PUTEAUX Code postal et ville siège **FRANCE** Pays Nationalité N° de télécopie (facultatif) N° de téléphone (facultatif) Adresse électronique (facultatif) S'il y a plus d'un demandeur, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 2/2



REMISE DES PIECES	FEBRUATINEI					
DATE 75 INPIPAR LIEU	0304785					
N° D'ENREGISTREMENT	0504700			DB 540 W / 210502		
NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'INF						
MANDATAIRE (s'il y a heu)						
Nom		RIEUX				
Prénom		Michel				
Cabinet ou Société		ATOFINA				
N °de pouvoir permanent et/ou de lien contractuel		10633				
	Rue	DRDC/DPI 4-8, cours Michelet - La Défense 10				
Adresse	Code postal et ville	19 2 10 19 11 PARIS La Défense Cedex				
	Pays	FRANCE				
N° de téléphone	N° de téléphone (facultatif)		01 49 00 71 76			
N° de télécopie		01 49 00 80 87				
Adresse électronique (facultatif)		michel.rieux@atofina.com Les inventeurs sont nécessairement des personnes physiques				
7 INVENTEUR (S)		Les inventeurs sont necessairement des personnes per				
Les demandeurs et les inventeurs sont les mêmes personnes		Oui Non: Dans ce cas remplir le formulaire de Désignation d'inventeur(s) Uniquement pour une demande de brevet (y compris division et transformation)				
RAPPORT DE	RECHERCHE,	Uniquement pour une	demande de brevet			
Service Servic	Établissement immédiat ou établissement différé	1 ()		re la mêmos lour propre dénôt		
Paiement échelonné de la redevance (en deux versements)		Uniquement pour les personnes physiques effectuant elles-mêmes leur propre dépôt Oui Non				
PRÉDUCTION DU TAUX DES REDEVANCES		Uniquement pour les personnes physiques Requise pour la première fois pour cette invention (joindre un avis de non-imposition) Obtenue antérieurement à ce dépôt pour cette invention (joindre une copie de la décision d'admission à l'assistance gratuite ou indiquer sa référence): AG				
SÉQUENCES DE NUCLEOTIDES ET/OU D'ACIDES AMINÉS		Cochez la case si la description contient une liste de séquences				
	Le support électronique de données est joint			·		
La déclaration de conformité de la liste de séquences sur support papier avec le support électronique de données est jointe						
Si vous avez utilisé l'imprimé «Suite», indiquez le nombre de pages jointes			·	VISA DE LA PRÉFECTURE		
SIGNATURE OU DU MAN (Nom et qua	DU DEMANDEUR			P. BERNOUIS		

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

PROCÉDÉ DE FABRICATION DE L'ANHYDRIDE ISOBUTYRIQUE

5

15

35

La présente invention concerne un procédé de fabrication de l'anhydride isobutyrique.

On sait depuis longtemps qu'il est possible de préparer un anhydride d'acide carboxylique par réaction d'anhydride acétique avec un acide carboxylique correspondant à l'anhydride désiré.

Le brevet français FR-B-784 458 décrit la préparation des anhydrides propanoïque, butyrique et caproïque par réaction entre l'anhydride acétique et les acides respectivement propanoïque, butyrique ou caproïque, en distillant l'acide acétique généré au fur et à mesure de sa formation.

La demande de brevet européen n° EP-A-4 641 décrit un procédé continu ou discontinu pour la préparation d'anhydrides carboxyliques, tels que les anhydrides benzoïque, hexahydrobenzoïque et triméthylacétique, par réaction entre les acides carboxyliques et l'anhydride acétique, de préférence dans les proportions stoechiométriques.

Le brevet français FR-B-2 514 345 décrit la fabrication d'anhydride isobutyrique à partir de propylène par une carboxylation dans le fluorure d'hydrogène liquide, suivie d'une hydrolyse partielle du fluorure d'isobutyryle. Ce procédé est difficile à mettre en œuvre compte tenu de la nature des produits en jeu.

La présente invention a donc pour objectif de proposer un procédé de fabrication de l'anhydride isobutyrique beaucoup plus simple dans sa mise en œuvre que le procédé connu selon FR-B-2 514 345 et qui permet d'obtenir un anhydride isobutyrique d'excellente pureté dans des conditions améliorées vis-à-vis du procédé selon FR-B-784 458.

La présente invention a pour objet un procédé de fabrication de l'anhydride isobutyrique par réaction de

l'anhydride acétique avec l'acide isobutyrique, en distillant l'acide acétique généré au fur et à mesure de sa formation, caractérisé par le fait que l'on charge le réacteur au départ avec au moins une partie de l'un des réactifs et une partie de l'autre de telle sorte que les réactifs soient dans un rapport molaire excédentaire par rapport à la stoechiométrie en l'un des réactifs, et on fait réagir tout en ajoutant le complément des réactifs au fur et à mesure de l'avancement de la réaction et en fonction de la place laissée libre dans le réacteur par la distillation de l'acide acétique produit par la réaction, jusqu'à atteindre le rapport molaire global des réactifs souhaité.

Est ainsi utilisée utilise la technique dite « d'addition différée » dans une réaction en discontinu (« batch ») avec déplacement des divers équilibres mis en jeu entre les espèces présentes. Une telle technique a permis d'obtenir de façon surprenante une production notablement accrue d'anhydride isobutyrique.

Avantageusement, la réaction est conduite sans ajout de catalyseur.

20

25

35

Conformément à un mode de réalisation particulier du procédé selon la présente invention, on charge au départ la totalité de l'un des réactifs et une partie du second.

Le rapport molaire acide isobutyrique / anhydride acétique global (après addition du ou des réactifs chargés partiellement au départ) peut être compris entre 0,5 et 5, en particulier entre 1,5 et 2,2.

Le rapport molaire initial acide isobutyrique / 30 anhydride acétique ou anhydride acétique / acide isobutyrique peut avantageusement être compris entre 0,2 et 1.

On conduit avantageusement la réaction dans un réacteur agité surmonté d'une colonne à distiller dont l'efficacité est de préférence d'au moins 8 plateaux théoriques. En effet, la colonne doit être suffisamment

efficace pour éviter de monter de l'anhydride acétique avec l'acide acétique, la pureté de l'acide acétique distillé étant dépendante de l'efficacité de la colonne.

Le réacteur est avantageusement chauffé par 5 circulation d'un fluide caloporteur dans une double enveloppe ou par recirculation au travers d'un échangeur de chaleur.

Le garnissage de la colonne peut être un garnissage en vrac classique ou structuré ou un mélange vrac/structuré.

On conduit la réaction généralement à une température de 70 à 150°C, de préférence de 100 à 120°C. Des températures inférieures à 70°C sont possibles mais au détriment de la cinétique de la réaction.

Le maintien de la température à la valeur de consigne est réalisé par l'ajustement de la pression dans le réacteur.

On conduit la réaction généralement à une pression comprise entre 5,33 \times 10 4 Pa (400 mmHg) et 0,67 \times 10 4 Pa (50 mmHg).

Avantageusement, on ajuste la consigne de température en tête de colonne en fonction de la pression afin de correspondre à la température de distillation de l'acide acétique durant toute la réaction.

Après l'achèvement de la réaction, on peut purifier le brut en distillant l'excès d'anhydride acétique et l'anhydride mixte résiduel.

L'anhydride isobutyrique ainsi préparé a une pureté supérieure à 98%. Une pureté de plus de 99% peut 30 être obtenue en distillant le brut.

EXEMPLES :

15

, 25

Les exemples suivants illustrent la présente invention sans toutefois en limiter la portée. Dans ces exemples, les pourcentages sont des pourcentages massiques.

EXEMPLE 1 (comparatif) :

Dans un réacteur agité mécaniquement (agitateur de type ancre), chauffé par circulation d'un fluide caloporteur dans une double enveloppe, et surmonté d'une colonne à distiller à garnissage Multiknit®, d'efficacité égale à 9 plateaux théoriques, avec condenseur en tête, séparateur à vide, recette et piège, on introduit en une fois:

1015 .

15

- 232,3 g (2,28 moles) d'anhydride acétique ;
- 320,6 g d'acide isobutyrique (3,64 moles)

soit dans un rapport molaire acide isobutyrique/anhydride acétique de 1,6.

La charge totale initiale est de 552,9 g.

On maintient une température comprise entre 115 et $120\,^{\circ}\text{C}$ pendant toute la réaction en baissant progressivement la pression de 4,00 x 10^4 Pa (300 mmHg) à 1.07×10^4 Pa (80 mmHg).

L'acide acétique produit à la réaction est distillé au fur et à mesure de sa formation. On obtient ainsi une première fraction de distillation (F1) de 220 g (pureté: 96,1%).

L'excès d'anhydride acétique et le mixte résiduel sont éliminés par distillation à une pression de $1,07 \times 10^4$ Pa (80 mmHg) (fraction F2 : 71 g).

On obtient un brut de pied ($\underline{263}$ g) ayant une pureté de 98,7%.

Si nécessaire, on peut obtenir un anhydride 30 isobutyrique de pureté supérieure à 99% par distillation.

EXEMPLE 2 (de l'invention) :

Le réacteur décrit à l'Exemple 1 est chargé avec 1 la totalité de l'anhydride acétique mis en œuvre (411 g) et une partie de l'acide isobutyrique (141,9 g), soit avec un

rapport molaire initial acide isobutyrique / anhydride acétique égal à 0,4.

La charge totale initiale est de 552,9 g.

Pendant la phase réactionnelle, au fur et à mesure de la distillation de l'acide acétique, on ajoute en continu à un débit calé sur celui de l'acide acétique distillé, 425,6 g d'acide isobutyrique de telle manière que le rapport molaire global final acide isobutyrique / anhydride acétique soit égal à 1,6.

La température de réaction est maintenue entre 115 et 120°C en baissant progressivement la pression de 5.33×10^4 Pa (400 mmHg) à 1.60×10^4 Pa (120 mmHg).

10

L'acide acétique produit à la réaction est éliminé par distillation au fur et à mesure de sa formation. On obtient ainsi une première fraction de distillation (F1) de 415 g, de pureté en acide acétique égale à 96 %.

Le reste d'acide acétique, l'excès d'anhydride acétique, ainsi que l'anhydride mixte résiduel sont éliminés par distillation à $1,07 \times 10^4$ Pa (80 mmHg) (fraction F2 : 75 g).

Le brut ainsi étêté (479 g) a une pureté de 98,3%.

Une pureté de 99% peut être obtenue en distillant 25 ce brut.

Le gain de production pour une même charge initiale de réactifs est d'environ 80% sans augmentation importante de la durée de réaction.

REVENDICATIONS

- Procédé fabrication de l'anhydride de isobutyrique par réaction de l'anhydride acétique avec l'acide isobutyrique, en distillant l'acide acétique généré au fur et à mesure de sa formation, caractérisé par le fait que l'on charge le réacteur au départ avec au moins une partie de l'un des réactifs et une partie de l'autre de telle sorte que les réactifs soient dans un rapport molaire 10 excédentaire par rapport à la stoechiométrie en l'un des réactifs, et on fait réagir tout en ajoutant le complément des réactifs au fur et à mesure de l'avancement de la réaction et en fonction de la place laissée libre dans le réacteur par la distillation de l'acide acétique produit par la réaction, jusqu'à atteindre le rapport molaire global des réactifs souhaité.
 - 2 Procédé selon la revendication 1, caractérisé par le fait que l'on charge au départ la totalité de l'un des réactifs et une partie du second.
 - 3 Procédé selon l'une des revendications 1 et 2, caractérisé par le fait que le rapport molaire global acide isobutyrique / anhydride acétique est compris entre 0,5 et 5.

20

30

35

- 4 Procédé selon la revendication 3, caractérisé 25 par le fait que le rapport molaire global acide isobutyrique / anhydride acétique est compris entre 1,5 et 2,2.
 - 5 Procédé selon l'une des revendications 1 à 4, caractérisé par le fait que le rapport molaire initial acide isobutyrique / anhydride acétique ou anhydride acétique / acide isobutyrique est compris entre 0,2 et 1.
 - 6 Procédé selon l'une des revendications 1 à 5, caractérisé par le fait que l'on conduit la réaction dans un réacteur agité surmonté d'une colonne à distiller dont l'efficacité est d'au moins 8 plateaux théoriques.

- 7 Procédé selon l'une des revendications 1 à 6, caractérisé par le fait que l'on conduit la réaction à une température de 70 à 150°C, de préférence de 100 à 120°C.
- 8 Procédé selon l'une des revendications 1 à 7, caractérisé par le fait que l'on conduit la réaction à une pression comprise entre $5,33 \times 10^4$ Pa (400 mmHg) et 0,67 x 10^4 Pa (50 mmHg).
 - 9 Procédé selon l'une des revendications 1 à 8, caractérisé par le fait que l'on ajuste la consigne de température en tête de colonne en fonction de la pression afin de correspondre à la température de distillation de l'acide acétique durant toute la réaction.
- 10 Procédé selon l'une des revendications 1 à 9, caractérisé par le fait qu'après l'achèvement de la réaction, on purifie le brut en distillant l'excès d'anhydride acétique et l'anhydride mixte résiduel.



BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ



Code de la propriété intellectuelle - Livre Vi

DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg 75800 Paris Cedex 08

DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N° 01./01.

INV

(À fournir dans le cas où les demandeurs et les inventeurs ne sont pas les mêmes personnes)

Téléphone : 33 (1) 53 C	14 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 8	Cet impri	mé est à remplir lisiblement à l'encre noire	DB 113 @ W / 270601			
Vos références	pour ce dossier (facultatif)	AM 1948 - MRI/mg	42 1				
N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL			0504381				
TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum)							
PROCEDE DE FABRICATION DE L'ANHYDRIDE ISOBUTYRIQUE							
LEACY DEDAMAIN	EIID/C) .						
LE(S) DEMAND	EUR(S):						
ATOFINA 4-8, cours Mic 92800 PUTEA France							
	EN TANT QU'INVENTEU						
II Nom		PAUL Jean-Michel					
Prénoms		Jean-Michel					
Adresse	Rue	30, rue de Queuleu					
	Code postal et ville	[5 ₁ 7 ₁ 0 ₁ 7 ₁ 0] MET2	7				
Société d'appartenance (facultatif)							
2 Nom			BUSCA				
Prénoms		Patrick					
Adresse	Rue	29 rue du Beau Vall	on				
	Code postal et ville	[5,7,8,0,0] BENI	NG LES SAINT-AVOLD				
Société d'ap	Société d'appartenance (facultatif)						
8 Nom							
Prénoms	T						
Adresse	Rue						
	Code postal et ville						
Société d'appartenance (facultatif)							
S'il y a plus	de trois inventeurs, utilisez	plusieurs formulaires. Ind	iquez en haut à droite le N° de la page suivi du	nombre de pages.			
DU (DES) I OU DU MA	IGNATURE(S) DEMANDEUR(S) NDATAIRE ualité du signataire)						
Michel RIEU Mandataire 11 avril 2003	Like Williams						

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.